

19



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets

11 Veröffentlichungsnummer:

0 168 783
A1

12

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

21 Anmeldenummer: 85108676.9

51 Int. Cl.: D 01 F 1/08, B 01 D 13/04,
A 61 M 1/18

22 Anmeldetag: 11.07.85

30 Priorität: 17.07.84 DE 3426331

71 Anmelder: Fresenius AG, Gluckensteinweg 5,
D-6380 Bad Homburg (DE)

43 Veröffentlichungstag der Anmeldung: 22.01.88
Patentblatt 88/4

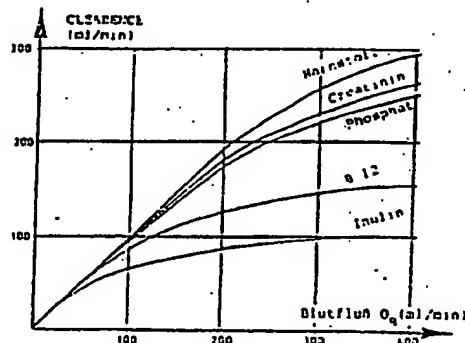
72 Erfinder: Heilmann, Klaus, Im Altselsteral 4,
D-6680 Neunkirchen (DE)

54 Benannte Vertragsstaaten: AT BE CH DE FR GB IT LI NL
SE

74 Vertreter: KUHNEN & WACKER Patentanwaltsbüro,
Schneggstrasse 3-5 Postfach 1729, D-8050 Freising (DE)

56 Asymmetrische mikroporöse Hohlaser für die Hämodialyse sowie Verfahren zu ihrer Herstellung.

57 Asymmetrische mikroporöse Hohlaser für die Hämodialyse aus 90-99 Gew.% hydrophobem Polymer und 10-1 Gew.% hydrophilem zweiten Polymer mit einer Wasseraufnahmefähigkeit von 3-10%, wobei die Hohlaser dadurch hergestellt wird, daß eine extrudierte Lösung von 12-20 Gew.% ersten Polymer, 2-10 Gew.% zweiten Polymer Rest Lösungsmittel von innen nach außen unter gleichzeitigem Herauslösen eines Teils des Porenbildners aus dem Extrudat durchgefällt wird und anschließend der herausgelöste Teil des Porenbildners und die übrigen organischen Bestandteile ausgewaschen und danach die erhaltene Faser in einem Waschbad fixiert wird.



0168783

KUHNEN & WACKER

PATENTANWALTSBÜRO

REGISTERED REPRESENTATIVES BEFORE THE EUROPEAN PATENT OFFICE

- 1 -

FRESENIUS AG
6380 Bad Homburg v.d.H.

PATENTANWÄLTE
R.-A. KUHNEN*, DIPL.-ING.
W. LUDERSCHMIDT*, DR., DIPL.-CHEM.
P.-A. WACKER*, DIPL.-ING., DIPL.-WIRTSCH.-ING.

- 11 FR 0779 4/k -

Asymmetrische mikroporöse Hohlaser für die
Hämodialyse sowie Verfahren zu ihrer Herstellung

Die Erfindung betrifft eine asymmetrische mikroporöse Hohlaser, ins.für die Blutbehandlung aus einem hydrophoben ersten Polymer und einem hydrophilen zweiten Polymer sowie ein Verfahren zu ihrer Herstellung, bei dem die polymeren Bestandteile in einem polaren, aprotischen Lösungsmittel gelöst werden, die erhaltene Lösung durch eine Düse unter Bildung eines hohlaserartigen Gebildes extrudiert, in dessen Kanal eine Füllflüssigkeit eingeführt wird, und die erhaltene Hohlaser in einem Bad von den auswaschbaren Bestandteilen gereinigt wird.

Aus der US-PS 36 15 024 sind asymmetrische Hohlfasern bekannt, die ausschließlich aus einem hydrophoben Polymer hergestellt sind. Infolgedessen sind diese Hohlfasern nicht mehr mit Wasser benetzbar, mit der Folge, daß sie entweder nicht vollständig getrocknet werden dürfen oder aber mit einer hydrophilen Flüssigkeit beispielsweise Glycerin, gefüllt werden müssen.

So nimmt die Ultrafiltrationsrate von Wasser nach jedem Trocknen immer weiter kontinuierlich ab, da die kleinen Poren im steigenden Maße mit Luft gefüllt wer-

TELEFONISCHE AUSKUNFTE SIND NACH SCHLIESSEN DES TELEFONATS VERBODEN

BÜRO 6370 OBERURSEL
LINDENSTRASSE 10
TEL. 061 71 30600
TELEX 4100 JAG rem d

BÜRO 8050 FREISING
SCHNEGGSTRASSE 3-5
TEL. 08161/6 2091
TELEX 520547 pawm d

ZWEIGBÜRO 8300 PASSAU
LUDWIGSTRASSE 1
TEL. 0851/34610

TELEGRAMMADRESSE PAWAMUC - POSTSCHECK MÜNCHEN 1340 52-022

- TELECOPY: 08161/6 2096 (GROUP II - automat.) -

- 1 den und somit nicht mehr mit Wasser benetzbar sind. Dies hat zur Folge, daß die Trenngrenze nach jedem Trocknungsvorgang verschoben wird und nicht konstant bleibt.
- 5 Des weiteren ist die in dieser US-PS beschriebene Faser aus hydrophoben Polymeren nicht ausreichend stabil und weist eine relativ schlechte Streckgrenze auf; mit der Folge, daß die so hergestellten Fasern sich nur schlecht weiterverarbeiten lassen. Im übrigen schrumpft diese Faser nach dem Trocknen und besitzt keine feinporige Struktur, sondern vielmehr eine grobporige Fingerstruktur mit großen Vakuolen, die die Stabilität der Faser - wie vorstehend bereits angedeutet - herabsetzen.
- 10
- 15 Infolgedessen ist die aus dieser US-PS bekannte Faser nicht für Hämodialyse Zwecke einsetzbar, da sie aufgrund ihres Aufbaues und ihrer hydrophoben Eigenschaften weder in einfacher Weise weiterverarbeitet werden kann noch ohne spezielle Vorbehandlung bei der Hämodialyse eingesetzt werden kann.
- 20

Die US-PS 36 91 068 beschreibt eine für die Dialyse einsetzbare Membran, die jedoch lediglich eine Fortentwicklung der Membran gemäß vorstehender US-PS darstellt.

- 25 Die gemäß US-PS 36 15 024 erhaltene Faser wird einem Trocknungsprozeß unterzogen, um nahezu vollständig das restliche Wasser zu entfernen, das in dieser Faser bei der Herstellung zurückgeblieben ist. Dies führt dazu, daß
- 30 - wie bereits vorstehend erwähnt - die kleinen Poren mit Luft gefüllt werden und somit nicht mehr für die Benetzung durch Wasser zur Verfügung stehen. Es bleiben lediglich die großen Poren für das zu ultrafiltrierende Wasser übrig, mit der Folge, daß insgesamt die Ultrafiltrationsrate
- 35 sinkt und die Trenngrenze der Membran verschoben wird. Im übrigen gelten für diese Membran, soweit deren mechanische Eigenschaften und deren Verarbeitbarkeit betroffen sind, die vorstehenden Ausführungen.

- 1 Die US-PS 40 51 300 beschreibt eine synthetische Hohl-
faser, die für technische Zwecke (Umkehrosmose u.dgl.),
nicht jedoch für die Hämodialyse eingesetzt werden kann.
Diese Faser wird aus einem hydrophoben Polymer herge-
5 stellt, dem in bestimmten Mengen ein hydrophiler poly-
merer Porenbildner zugesetzt wird. Diese Faser besitzt
infolge ihres Einsatzzwecks einen Berstdruck von 2000 psi
(42,2 kg/cm²), der durch die Herstellungsweise und die
Faserstruktur vorgegeben ist. Infolgedessen kann diese
10 Faser zwar erfolgreich bei der Umkehrosmose eingesetzt
werden, eignet sich jedoch nicht für die Hämodialyse,
bei der völlig andere Einsatzbedingungen gelten. Hier
kommt es im wesentlichen darauf an, daß die hergestellte
Membran einen hohen Siebkoeffizienten und eine ebenfalls
15 hohe Diffusivität aufweist. Diese Parameter sind jedoch
bei einer gemäß US-PS 40 51 300 hergestellten Membran
nicht zufriedenstellend, so daß diese Membran nicht für
die Hämodialyse einsetzbar ist.
- 20 Die DE-OS 29 17 357 betrifft eine semipermeable Membran,
die u.a. aus einem Polysulfon hergestellt werden kann.
Diese Faser weist sowohl eine Innenhaut als auch eine
Außenhaut auf, wodurch die hydraulische Permeabilität
wesentlich erniedrigt wird. Des weiteren gelten für diese
25 Membran infolge ihrer hydrophoben Struktur die eingangs
erläuterten Ausführungen.
- Schließlich betrifft die DE-OS 31 49 976 eine makroporöse
hydrophile Membran aus einem synthetischen Polymerisat,
30 beispielsweise Polysulfon, mit einem Gehalt an Polyvinyl-
pyrrolidon (PVP). Dabei soll der PVP-Gehalt wenigstens
15 Gew.% betragen und die Membran ein Wasseraufnahmever-
mögen von wenigstens 11 Gew.% aufweisen.

1 Aufgrund des hohen Restgehaltes extrahierbarer Substanzen
eignet sich diese Faser, was auch aus ihrer Struktur und
ihrem hohen Wasseraufnahmevermögen herzuleiten ist, für in-
dustrielle, nicht jedoch für medizinische Zwecke.

5 Wie bereits vorstehend erläutert, werden die Hohlfasern
des Standes der Technik üblicherweise zur industriellen
Abtrennung von Wasser, beispielsweise zur Umkehrosmose
oder Ultrafiltration, oder zu Gastrennungen eingesetzt.

10 Erfindungsgemäß soll jedoch die Hohlfaser zur Hämodialyse
eingesetzt werden, bei der besondere Bedingungen zu be-
achten sind.

15 Die Eigenschaften derartiger hohlfaserartiger Membranen
werden durch die Art des Verfahrens und der bei diesen
Verfahren eingesetzten Polymere bestimmt. Dennoch ist es
äußerst schwierig, die richtige Wahl der Ausgangsprodukte
20 und eine entsprechende Verfahrensführung gezielt einzu-
setzen, damit eine bestimmte Faser, also eine Faser mit
bestimmten Membraneigenschaften, erreicht wird. Zu die-
sen gewünschten Eigenschaften gehören:

25 a) eine hohe hydraulische Permeabilität gegenüber dem zu
ultrafiltrierenden Lösungsmittel. Das zu ultrafil-
trierende Fluid, insbesondere Wasser, soll dabei
möglichst gut, d.h. mit hohen Raten/Membranoberflä-
chenbereich/Zeit bei geringen Drücken durch die Mem-
bran hindurchdringen. Dabei hängt die Permeabilitäts-
30 rate von der Zahl und der Größe der Poren sowie deren
Länge, der Benetzbarkeit mit der Flüssigkeit usw. ab.
Insofern ist also erstrebt, eine Membran mit möglichst
vielen Poren einheitlicher Größe und möglichst ge-
ringer Dicke zur Verfügung zu stellen.

35

1 b) Weiterhin soll die Membran eine scharfe Trenncharak-
teristik aufweisen, d.h. sie soll eine möglichst ein-
heitliche Porengrößenverteilung aufweisen, um eine
Trenngrenze gegenüber Molekülen bestimmter Größe,
5 also eines bestimmten Molekulargewichts darzustellen.
Bei der Hämodialyse soll insbesondere die Membran et-
wa die gleichen Eigenschaften wie die Niere eines
Menschen aufweisen, also Moleküle zurückweisen, die
eine Molekulargewicht von 45.000 und darüber aufwei-
10 sen.

c) Des weiteren soll die Membran eine gute mechanische
Stabilität gegenüber den auftretenden Drücken und
eine hervorragende Beständigkeit aufweisen.
15

Diese mechanische Stabilität ist regelmäßig umgekehrt
proportional zur hydraulischen Permeabilität, d.h. je
besser die hydraulische Permeabilität wird, desto
schlechter wird die mechanische Beständigkeit einer
20 Membran. Zu diesem Zweck werden die eingangs be-
schriebenen asymmetrischen Membranen an ihrer Trenn-
oder Barrierenschicht mit einer Stützmembran verse-
hen, die einerseits die mechanisch wenig belastbare
Trennmembran abstützt und andererseits praktisch die
25 hydraulischen Eigenschaften infolge der erheblich
größeren Poren unbeeinflusst läßt. Bei diesen asymme-
trischen Kapillarmembranen ist allerdings das Stütz-
gerüst häufig so großporig, daß der Reduzierung der
Dicke der Barrierenschicht enge Grenzen gesetzt sind,
30 d.h. die Trenneigenschaften, insbesondere die hydrau-
lische Permeabilität, haben bisher nicht den optima-
len Wert erreicht.

d) Weiterhin ist bei den für die Hämodialyse eingesetzten
35 Membranen insbesondere der Faktor "Biokompatibilität"
von wesentlicher Bedeutung. Unter diesem Faktor oder
der biologischen Verträglichkeit versteht man in der

1 Dialysepraxis das Nichtansprechen des körpereigenen
Abwehrsystems auf Oberflächen, wie Blutschlauchsysteme,
Konnektoren, Gehäusematerial, Vergußmasse und Dialysemembranen.

5

Dieses Ansprechen kann sich in einem initialen Abfall
der Leukozytenzahl (Leukopenie) und des Sauerstoff-
partialdrucks (pO_2) gefolgt von einem langsamen Wieder-
anstieg und einer Aktivierung des Komplementsystems
äußern.

10

Derartige Reaktionen sind bei Verwendung von regene-
rierter Cellulose als Dialysemembran beschrieben worden.
Die Intensität dieser Reaktion ist abhängig von der
Größe der aktiven Oberfläche.

15

Der Erfindung liegt daher die Aufgabe zugrunde, die Hohl-
faser der eingangs erwähnten Art so fortzubilden, daß sie
eine ausgezeichnete Benetzbarkeit bei einem möglichst
geringen Gehalt an extrahierbaren Substanzen, eine sehr
gute hydraulische Permeabilität bei guter mechanischer Sta-
bilität und eine hervorragende Biokompatibilität aufweist.

20

Diese Aufgabe wird durch die kennzeichnenden Merkmale des
Anspruches 1 gelöst.

25

Die erfindungsgemäße Hohlfaser weist gegenüber den be-
kannten Hohlfasern zunächst den Vorteil auf, daß sie eine
sehr hohe hydraulische Permeabilität besitzt. So weist
die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellte Hohl-
fasermembran gegenüber einer vergleichbaren Hohlfaser-
membran aus regenerierter Cellulose eine hydraulische
Permeabilität auf, die wenigstens um den Faktor 10 erhöht
ist.

30

Weiterhin ist die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren her-
gestellte Hohlfasermembran in biologischer Hinsicht ausge-
zeichnet verträglich. Sie verursacht nahezu keine Leukopenie.

35

- 1 Aufgrund der guten Biokompatibilität kann weiterhin die zu verabreichende Heparinmenge gesenkt werden.

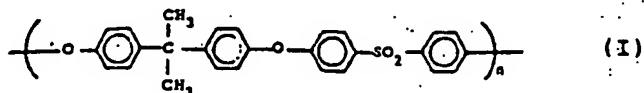
Schließlich tritt auch keine Apoxie auf, d.h. der Sauerstoffpartialdruck fällt innerhalb der Fehlergrenzen nicht ab. Demzufolge wird mit dem erfindungsgemäßen Verfahren eine Hohlfasermembran erhalten, die im Vergleich zu den markt-
 5 gängigen Hohlfasermembranen, die für Hämodialyse Zwecke eingesetzt werden, eine erheblich bessere Biokompatibilität und ein verbessertes hydraulisches Verhalten auf-
 10 weist.

Für das erfindungsgemäße Verfahren können synthetische Polymere eingesetzt werden, die eine gute Löslichkeit
 15 in polaren, aprotischen Lösungsmitteln aufweisen und aus diesen unter Bildung von Membranen ausgefällt werden können. Sie sollen beim Ausfällen insbesondere zu einer asymmetrischen, anisotropen Membran führen, die auf der einen Seite eine hautartige mikroporöse Sperrschicht
 20 (Barrierenschicht) aufweist und auf der anderen Seite eine Stützmembran besitzt, die zur Verbesserung der mechanischen Eigenschaften dieser Sperrschicht vorgesehen ist, nicht jedoch die hydraulische Permeabilität beeinflusst.

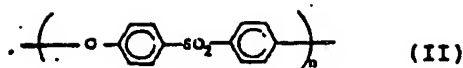
- 25 Als membranbildende erste Polymere lassen sich die folgenden Polymere einsetzen:

Polysulfone, wie Polyethersulfone, insbesondere polymere aromatische Polysulfone, die die in nachstehenden Formeln I und II wiederkehrenden Einheiten

30



35



enthalten.

- 5 Aus der Formel I ist ersichtlich, daß das Polysulfon Alkylgruppen, insbesondere Methylgruppen in der Kette enthält, während das Polyethersulfon gemäß Formel II lediglich Arylgruppen aufweist, die durch eine Etherbindung bzw. eine Sulfonbindung miteinander verkettet sind.

10 Derartige Polysulfone bzw. Polyethersulfone, wobei diese Polymere unter dem Begriff Polyarylsulfone zusammengefaßt werden, sind an sich bekannt und werden unter dem Handelsnamen Udel von Union Carbide Corporation hergestellt und vertrieben. Sie können allein oder im Gemisch eingesetzt werden.

Weiterhin sind einsetzbar Polycarbonate, bei denen lineare Polyester von Carbonsäuren vorliegen, die beispielsweise unter der Bezeichnung Lexan von General Electric Corp. vertrieben werden.

25 Des weiteren sind Polyamide einsetzbar, d.h. Polyhexamethylenadipamide, die beispielsweise unter der Bezeichnung Nomex von Dupont Inc. vertrieben werden.

Daneben sind weitere Polymere einsetzbar, beispielsweise PVC, modifizierte Acrylsäuren sowie halogenierte Polymere, Polyether, Polyurethane und deren Copolymere.

30 Bevorzugt ist der Einsatz von Polyarylsulfonen, insbesondere von Polysulfonen.

Als hydrophiles zweites Polymer lassen sich langkettige hydrophile Polymere einsetzen, die über wiederkehrende polymere Einheiten verfügen, die an sich hydrophil sind.

$$\left(\begin{array}{c} \text{---} \text{CH}_2\text{---} \\ | \\ \text{O} \\ | \\ \text{CH-CH}_2 \end{array} \right)_n \quad (\text{III})$$

35 Schließlich können wasserlösliche Cellulosederivate, beispielsweise Carboxymethylcellulose, Celluloseacetat und dgl., sowie Stärke und Derivate hiervon eingesetzt werden.

- 1 Bevorzugt ist der Einsatz von PVP.

Als polares, aprotisches Lösungsmittel werden generell solche Lösungsmittel eingesetzt, die die ersten Polymere gut lösen können, d.h. daß wenigstens eine etwa 20 Gew.-%ige Lösung des synthetischen Polymers erhalten werden kann. Zu derartigen aprotischen Lösungsmitteln gehören Dimethylformamid (DMF), Dimethylsulfoxid (DMSO), Dimethylacetamid (DMA), N-Methylpyrrolidon und deren Gemische. Diese aprotischen Lösungsmittel sind in beliebigen Mischungsverhältnissen mit Wasser mischbar und können infolgedessen aus der Faser nach deren Fällung mit Wasser ausgewaschen werden. Neben den reinen polaren, aprotischen Lösungsmitteln sind jedoch aber auch Gemische untereinander sowie mit Wasser einsetzbar, wobei die obere Löslichkeitsgrenze von wenigstens etwa 20 Gew.-% für das faserbildende Polymerisat zu beachten ist. Vorteilhafterweise kann ein geringer Zusatz von Wasser die Fällbedingungen verbessern.

20 Das erste Polymer wird in dem aprotischen Lösungsmittel in einer Menge von etwa 12 - 20, vorzugsweise 14 - 18, insbesondere etwa 16 Gew.-% bezogen auf die zu fällende Lösung bei Raumtemperatur gelöst, wobei in Verbindung mit dem hydrophilen Polymer die nachstehend angegebenen Viskositätsbedingungen zu beachten sind. Es hat sich

25 herausgestellt, daß bei einem faserbildenden Polymergehalt in dem Lösungsmittel unter etwa 12 Gew.-% die gebildeten Hohlfasern

1

keine ausreichende Festigkeit mehr aufweisen, d.h. sich nicht mehr ohne erhebliche Schwierigkeiten weiterverarbeiten bzw. einsetzen lassen. Andererseits wird die Faser bei einem mehr als 20 Gew.-%igen Anteil des faserbildenden Polymers in der Lösung zu dicht, so daß hierunter die hydraulischen Eigenschaften leiden.

5

10

Um die Porenbildung zu verbessern bzw. überhaupt zu ermöglichen, weist eine derartige, das faserbildende Polymer in den obigen Bestandteilen aufweisende Lösung eine bestimmte Menge eines hydrophilen, zweiten Polymers auf, das bei der Fällung bzw. Koagulierung des überwiegend hydrophoben faserbildenden Polymers die gewünschten Poren erzeugt. Vorteilhafterweise wird - wie vorstehend erläutert - das zweite Polymer in einer Menge von etwa 2 - 10, vorzugsweise 2,5 - 8 Gew.-% bezogen auf die zu fällende Lösung eingesetzt, wobei die angegebenen Viskositätsgrenzen für die Zusammensetzung der Lösung zu beachten sind.

15

20

Vorteilhafterweise verbleibt ein bestimmter Anteil dieses wasserlöslichen Polymers in der gefällten Hohlaser, so daß die Benetzung der Hohlaser hierdurch erleichtert wird. Demgemäß kann die fertige Hohlaser noch einen Anteil an dem zweiten Polymer von bis etwa 10 Gew.-%, insbesondere etwa 5 - 8 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht der polymeren Membran, enthalten.

25

30

Erfindungsgemäß soll die das faserbildende Polymer und das zweite Polymer enthaltende Lösung eine Viskosität von etwa 500 - 3.000, vorzugsweise 1.500 - 2.500 cps (Centipoise) bei 20°C,

35

also bei Raumtemperatur, aufweisen. Diese Viskositätswerte wurden mit einem üblichen Rotationsviskosimeter, beispielsweise mit einem Haake-Viskosimeter, bestimmt. Der Grad der Viskosität, also insbesondere die innere Zähigkeit der Lösung, ist einer der wesentlichen Parameter bei der Durchführung des erfindungsgemäßen Verfah-

1 rens. Die Viskosität soll dabei einerseits die Struktur
des extrudierten hohlfadenartigen Gebildes bis zur Fäll-
lung aufrechterhalten und andererseits jedoch noch die
Fällung, also die Koagulierung des Hohlfadens nach Zu-
5 führung der Fällflüssigkeit zu der extrudierten zähen
Lösung, bei der vorteilhafterweise DMSO, DMA oder ein
Gemisch der beiden als Lösungsmittel eingesetzt wird, nicht
behindern. Es hat sich dabei herausgestellt, daß die Ein-
haltung des vorstehend genannten Viskositätsbereichs zu
10 Hohlfadenmembranen führt, die ausgezeichnete hydraulische
und mechanische Eigenschaften aufweisen.

Die fertige, klare Lösung, die vollständig von nichtge-
lösten Partikeln durch Filtration befreit ist, wird an-
15 schließend der nachstehend beschriebenen Extrusions- oder
Fälldüse zugeführt.

Es wird üblicherweise eine Fälldüse eingesetzt, die im
wesentlichen derjenigen entspricht, die in der US-PS
20 36 91 068 beschrieben ist. Diese Düse besteht aus einem
Ringkanal, der in seinem Durchmesser dem Außendurchmesser
des Hohlfadens entspricht. Koaxial hierzu ragt in diesen
Kanal ein Düseninnenkörper und durchsetzt diesen Kanal.
Dabei entspricht der Außendurchmesser dieses Körpers im
25 wesentlichen dem Innendurchmesser des Hohlfadens, also dem
Durchmesser des Lumens des Hohlfadens. Durch diesen hohlen
Körper wird das nachstehend erläuterte Fällmedium hindurch-
gepumpt, das an der Spitze austritt und mit dem hohlfaden-
artigen Gebilde, bestehend aus der extrudierten Flüssigkeit,
30 zusammentrifft. Im übrigen wird auf die Beschreibung der
US-PS 36 91 068 Bezug genommen, soweit dies die Herstellung
des Hohlfadens betrifft.

Das Fällmedium besteht aus einem der vorstehend genannten
35 aprotischen Lösungsmittel in Verbindung mit einem bestimm-
ten Anteil Nichtlösungsmittel, vorzugsweise Wasser, das
die Fällung des faserbildenden ersten Polymers auslöst,
andererseits das zweite Polymer jedoch löst. Vorteilhafter-

- 1 weise entspricht das im Fällmittel eingesetzte aprotische Lösungsmittel/-gemisch dem Lösungsmittel, das zur Herstellung der das faserbildende Polymer enthaltenden Lösung eingesetzt worden ist. Bei der Zusammensetzung des Fällmediums aus einem
- 5 organischen, aprotischen Lösungsmittel/-gemisch und Nichtlösungsmittel ist zu berücksichtigen, daß mit zunehmendem Nichtlösungsmittelgehalt die Fällereigenschaften des Fällmediums schärfer werden, mit der Folge, daß die gebildete Porengröße der Membran immer kleiner wird. Dementsprechend
- 10 kann durch die Wahl eines bestimmten Fällmediums die Porencharakteristik der Trennmembran bestimmt werden. Andererseits muß jedoch das Fällmedium noch einen bestimmten Nichtlösungsmittelgehalt, etwa wenigstens 25 Gew. % aufweisen, um eine Fällung noch im gewünschten Maß durchführen zu
- 15 können. Dabei muß generell berücksichtigt werden, daß sich das Fällmedium mit dem Lösungsmittel der die Polymerisate enthaltenden Lösung vermischt, so daß mit zunehmender Entfernung von der Innenoberfläche des Hohlfadens der Wassergehalt im aprotischen Lösungsmittel abnimmt. Da der Faden
- 20 selbst jedoch vor dem Auftreffen in der Waschflüssigkeit durchgefällt sein soll, sind dem minimalen Wassergehalt der Fällflüssigkeit die vorstehenden Grenzen gesetzt.

Bei geringem Nichtlösungsmittelgehalt, z.B. einem Gehalt

25 von etwa 25 Gew. %, wird eine grobporige Membran erhalten, die z.B. als Plasmafilter eingesetzt wird, also lediglich relativ große Bestandteile des Bluts, wie Erythrozyten, zurückhält.

Vorteilhafterweise weist das Fällmedium wenigstens etwa

30 35 Gew. % Nichtlösungsmittel auf.

Weiterhin ist die Menge des zugeführten Fällmediums zur

35 Polymerlösung ein ebenfalls für die Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens wichtiger Parameter. Dieses Verhältnis wird im wesentlichen durch die Abmessungen der Fälldüse, also des fertigen Hohlfadens, bestimmt.

- 1 dessen Abmessungen sich beim Füllen gegenüber dem extru-
dierten, nicht gefällten Hohlfadengebilde vorteilhafterweise
nicht ändert. Dementsprechend können die Verhältnisse
der eingesetzten Volumina von Fällmedium und Polymer-
5 lösung in einem Bereich von 1 : 0,5 bis 1 : 1,25 liegen,
wobei diese Volumenverhältnisse bei gleicher Austritts-
geschwindigkeit der Fällflüssigkeit und der Polymer-
lösung, was vorteilhafterweise der Fall ist, den Flächen-
verhältnissen der Hohlfaser entsprechen, also der von
10 der polymeren Substanz gebildeten Ringfläche einerseits
und der Fläche des Hohlkanals andererseits.

Vorteilhafterweise führt man dem extrudierten Gebilde
unmittelbar hinter der Düse soviel Fällmedium zu, daß
15 der Innendurchmesser des extrudierten, jedoch noch nicht
gefällten Gebildes im wesentlichen den Abmessungen der
Ringdüse entspricht, aus der die zu extrudierende Masse
ausgetrieben wird.

- 20 Vorteilhafterweise beträgt der Außendurchmesser der Hohl-
faser etwa 0,1 - 0,3 mm, während die Dicke der Membran etwa
10 - 100, vorzugsweise 15 - 50, insbesondere etwa 40 µm be-
tragen kann. Wie bereits eingangs erwähnt, entspricht das
Fällverfahren in etwa dem Fällverfahren gemäß der DE-AS
25 22 36 226, so daß auf deren Beschreibung Bezug genommen
wird. Somit wird also eine asymmetrische Kapillarmembran
dadurch gebildet, daß das Fällmedium von innen nach außen die
Polymerlösung nach dem Austritt aus der Fälldüse fällt.
Die Fällung ist erfindungsgemäß im wesentlichen abge-
30 schlossen, bevor die Hohlfaser die Oberfläche eines Spül-
bades erreicht, das die in der Hohlfaser enthaltene orga-
nische Flüssigkeit herauslöst und endgültig die Faserstruktur
fixiert.
- 35 Beim Füllen wird zunächst die Innenoberfläche des faser-
artigen Gebildes koaguliert, wobei eine dichte mikro-
poröse Membranschicht in Form einer Barriere für Moleküle
gebildet wird, die größer als 30.000 - 40.000 Dalton sind.

- 1 Mit zunehmendem Abstand von dieser Barriere hin erfolgt eine Verdünnung der Fällflüssigkeit mit dem in der Spinnmasse enthaltenen Lösungsmittel, mit der Folge, daß die Fällleigenschaften von innen nach außen weniger scharf
5 werden. Dies hat zur Folge, daß sich nach außen hin eine grobporige, schwammartige Struktur bildet, die als Stüttschicht für die innenliegende Membran dient.

- Bei der Fällung wird der überwiegende Teil des zweiten
10 Polymers aus der Spinnmasse gelöst, während der kleinere Teil in der koagulierten Faser nichtextrahierbar zurückbleibt. Dieses Herauslösen des zweiten Polymer erleichtert die Porenbildung. Vorteilhafterweise wird der überwiegende Teil des zweiten Polymer aus der Spinnmasse herausgelöst,
15 während der Rest - wie bereits vorstehend erläutert - in der koagulierten Faser zurückbleibt.

- Üblicherweise wird eine Herauslösung des zweiten Polymer aus der Spinnmasse von 60 - 95 Gew. % erstrebt, d.h. in
20 der Faser bleibt lediglich 40 - 5 Gew. % des eingesetzten zweiten Polymer zurück. Besonders bevorzugt bleibt in der fertiggestellten Faser weniger als 30 Gew. % des ursprünglich eingesetzten zweiten Polymer zurück. Die fertige Faser enthält also 90 - 99, vorzugsweise 95 - 98 Gew. %,
25 erstes Polymer, Rest zweites Polymer.

- Wie bereits erwähnt, wird das PVP bei der Fälloperation aus der Spinnmasse herausgelöst und bleibt im gelösten Zustand in der Fällflüssigkeit, was wiederum die Fäll-
30 bedingungen mit beeinflußt, da die Lösungseigenschaften des zweiten Polymer in die Gesamtcharakteristik des Fällmaterials eingeht. Demgemäß bestimmt also auch das zweite Polymer zusammen mit den Lösungsmittelbestandteilen des Fällmediums die Fällreaktion.

1 Anzumerken ist, daß vorteilhafterweise ohne Düsenverzug
gearbeitet wird. "Düsenverzug" bedeutet, daß die Aus-
trittsgeschwindigkeit des faserartigen Gebildes aus der
Ringdüse und die Abziehggeschwindigkeit des gefällten
5 Fadens nicht übereinstimmen, wobei üblicherweise die
Abziehggeschwindigkeit größer ist. Dies führt zu einer
Reckung des Gebildes beim Austritt aus der Ringdüse und
hat bei der Fällreaktion zur Folge, daß die gebildeten
Poren in Abziehrichtung gezogen und somit bleibend ver-
10 formt werden. Es wurde dabei festgestellt, daß bei einer
mit Düsenverzug hergestellten Faser die Ultrafiltrations-
rate erheblich geringer ist als bei einer Faser, die ohne
Düsenverzug hergestellt wurde. Insofern ist es erfin-
dungsgemäß bevorzugt, daß die Austrittsgeschwindigkeit
15 der Spinnmasse aus der Düse und die Abzugsgeschwindig-
keit der erzeugten Faser im wesentlichen übereinstimmen.
Daher kommt es also vorteilhafterweise nicht zu einer
Verformung der in der Faser gebildeten Poren noch zu
einer Verengung des Innenkanals oder zu einer Verminde-
20 rung der Wandstärke der Faser.

Auch der Abstand der Düse von der Oberfläche des Spül-
bades ist von Bedeutung, da hierdurch bei gegebener
Fallgeschwindigkeit, d.h. Austrittsgeschwindigkeit, der
25 Hohlfaser aus der Düse, die Fällzeit gegeben ist. Aller-
dings ist die Fallhöhe beschränkt, da das Gewicht der
Faser einen bestimmten Grenzwert aufweist, bei dem das
noch nicht gefällte hohlfadenartige Gebilde abreißt.
Dieser Abstand ist abhängig von der Viskosität, dem
30 Gewicht und der Fällgeschwindigkeit des Fadens. Vorteil-
hafterweise beträgt der Abstand der Düse von dem Fällbad
nicht mehr als etwa 1 m.

17.

- 1 Nach dem Füllen erfolgt die Spülung der koagulierten Faser in einem Bad, das üblicherweise Wasser enthält. In diesem Spülbad verbleibt die Hohlfaser zur Herausspülung der gelösten organischen Bestandteile und zur Fixierung
5 ihrer mikroporösen Struktur bis zu etwa 30 Min., insbesondere etwa 10 - 20 Min.

Anschließend wird die Faser durch eine heiße Trockenzone geführt.

10

Danach wird die Faser vorteilhafterweise noch texturiert, um die Austauschigenschaften der Faser zu verbessern.

- Hierauf schließt sich die übliche Behandlung der so her-
15 gestellten Hohlfaser, also das Wickeln auf eine Spule, das Zurechtschneiden der Fasern in eine gewünschte Länge und die Verarbeitung der zugeschnittenen Faserbündel zu Dialysatoren an.

- 20 Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellte Faser weist auf ihrer Innenoberfläche eine mikroporöse Sperrschicht auf, die etwa einen Durchmesser von 0,1 - 2 μm aufweist. An diese Sperrschicht schließt sich nach außen hin eine schaumartige Stützstruktur an, die sich
25 signifikant von den lamellenartigen Stützstrukturen des Standes der Technik unterscheidet.

Im übrigen entsprechen die Abmessungen der so hergestellten Faser den vorstehend angegebenen Werten.

30

Die erfindungsgemäß hergestellte semipermeable Membran hat eine Wasserdurchlässigkeit von etwa 30 - 600 $\text{ml/hm}^2 \times \text{mm Hg}$, insbesondere etwa 200 - 400 $\text{ml/hm}^2 \times \text{mm Hg}$.

- 35 Weiterhin weist die erfindungsgemäß hergestellte Hohlfaser eine Wasseraufnahmefähigkeit von 3 - 10, insbesondere etwa 6 - 8 Gew.% auf. Unter "Wasseraufnahmefähigkeit" ist derjenige Parameter zu verstehen, der auf folgende

1 Weise bei der erfindungsgemäßen Hohlfaser bestimmt wird.

Mit Wasserdampf gesättigte Luft führt man bei Raumtemperatur (25 °C) durch einen Dialysator, der die erfindungsgemäßen

5 Hohlfasern im trockenen Zustand aufweist. Dabei wird Druckluft in ein Wasserbad eingeleitet und nach dem Sättigen mit Wasserdampf dem Dialysator zugeführt. Der Wert der Wasseraufnahmefähigkeit wird dann gemessen, wenn Gewichtskonstanz erreicht ist.

10

Die Clearance-Daten wurden an den erfindungsgemäßen Fasern bei 1,25 m² aktiver Oberfläche gemäß DIN 58 352 ermittelt. Bei einem Blutfluß von jeweils 300 ml/min liegt die Clearance für Harnstoff zwischen 200 und 290, üblicher-

15 weise bei 270, für Kreatinin und Phosphat zwischen 200 und 250, üblicherweise bei etwa 230, für Vitamin B₁₂ zwischen 110 und 150, üblicherweise bei 140 und für Inulin zwischen 50 und 120, üblicherweise bei 90 ml/min.

20 Weiterhin weist die erfindungsgemäße Membran eine hervorragende Trenngrenze auf. Die ermittelten Siebkoeffizienten liegen für B₁₂ bei 1,0, für Inulin bei etwa 0,99, für Myoglobin zwischen 0,5 und 0,6 sowie für Humanalbumin unter 0,005. Somit entspricht die erfindungsgemäß herge-

25 stellte Faser in ihren Trenneigenschaften (dem Siebkoeffizienten) nahezu vollständig der natürlichen Niere.

30

35

1 Weitere Vorteile, Ausführungsformen und Einzelheiten
sind aus der nachfolgenden Beschreibung von Ausführungs-
beispielen unter Bezugnahme auf die Zeichnung ersicht-
lich.

5

Es zeigen:

Fig. 1 ein stark vergrößerter Ausschnitt eines Schnitts
durch die Wand einer Hohlfaser,

10 Fig. 2 eine graphische Darstellung der Abhängigkeit der
Clearance vom Blutfluß der erfindungsgemäßen
Hohlfaser,

Fig. 3 ein Eliminationsdiagramm für Moleküle unterschied-
lichen Molekulargewichts in Abhängigkeit vom
15 Blutfluß,

Fig. 4 ein Ultrafiltrationsdiagramm, bei dem die Abhän-
gigkeit des Filtratflusses vom Transmembrandruck
gezeigt ist,

20 Fig. 5 ein Diagramm, bei dem der Filtratfluß in Abhän-
gigkeit vom Hämatokrit gezeigt ist,

Fig. 6 ein Diagramm, bei dem der Filtratfluß in Abhän-
gigkeit vom Proteingehalt gezeigt ist,

25 Fig. 7 eine graphische Darstellung, bei der die Clearance-
Daten für Harnstoff, Kreatinin und Phosphat ge-
zeigt sind, und

30 Fig. 8 die Abhängigkeit des Siebkoeffizienten von Mole-
külen unterschiedlichen Molekulargewichts.

Die Beispiele erläutern die Erfindung. Soweit nicht anders
angegeben, beziehen sich Prozentangaben auf das Gewicht.

1

Beispiel 1

Es wird eine Spinn- oder Polymerlösung hergestellt, die
15 Gew.-% Polysulfon, 9 Gew.-% PVP (MG:40.000), 30 Gew.-% DMA,
5 45 Gew.-% DMSO und 1 Gew.-% Wasser enthält. Diese Lösung wird
von nichtgelösten Partikeln befreit.

Danach wird die hergestellte Lösung in eine Fälldüse einge-
führt, in die zugleich als Fällmedium ein Gemisch aus
10 40 Gew.-% Wasser und 60 Gew.-% 1:1 DMA/DMSO von 40 °C einge-
führt wird.

Die Ringdüse hat einen Außendurchmesser von etwa 0,3 mm
und einen Innendurchmesser von etwa 0,2 mm und entspricht
15 damit im wesentlichen der Geometrie des Hohlfadens.

Es wird ein Hohlfa den erhalten, der auf der Innenober-
fläche eine mikroporöse Sperrschicht von etwa 0,1 µm auf-
weist, an die sich eine offenporige, schaumartige Struktur
20 anschließt.

In der Fig. 1 sind stark vergrößerte Ausschnitte der er-
haltenen Membran gezeigt, wobei in Fig. 1a die innere
Oberfläche (Sperrschicht) in 10.000facher Vergrößerung
25 und in Fig. 1b die Außenoberfläche in 4.500facher Ver-
größerung dargestellt sind.

Diese Membran weist im übrigen noch einen Restgehalt an
PVP auf und ist somit durch Wasser ausgezeichnet benetz-
30 bar.

Beispiel 2

Die gemäß Beispiel 1 hergestellte Membran wird auf ihre Permeabilität gegenüber Wasser untersucht. Es wird festgestellt, daß gegenüber Wasser die Permeabilität sehr hoch ist und für diese Membran einen Wert von etwa $210 \text{ ml/hm}^2 \times \text{mm Hg}$ aufweist.

Für Blut ist der UF-Koeffizient jedoch geringer, da sich wie bei allen synthetischen Membranen, jedoch aber wesentlich geringer, eine sogen. Sekundärmembran bildet, die die hydraulischen Eigenschaften vermindert. Diese Sekundärmembran besteht üblicherweise aus Proteinen und Lipoproteinen, deren Gesamtkonzentration im Blut die filtrierbare Menge beeinflusst und die Strömung durch die Kapillare behindert.

Die Ultrafiltrationskoeffizienten werden nach dem Verfahren bestimmt, das in Int. Artif. Organ. 1982, S. 23 - 26, abgedruckt ist. Die Ergebnisse sind in Fig. 4 dargestellt.

Die Clearance-Daten wurden im Labor mit wässrigen Lösungen gem. DIN 58352 aufgenommen (Inulin mit Humanplasma). Dabei ergaben sich die in der Fig. 2 angegebenen Beziehungen zwischen Clearance und Blutfluß (ohne Filtrationsanteil).

Bei einem Blutfluß von 300 ml/min läßt sich das folgende Eliminationsdiagramm ableiten, das bei einem zusätzlichen Filtratfluß von 60 ml/min (HDF-Behandlung) erhöht ist. Zum Vergleich ist außerdem das reine Filtrationsdiagramm für $Q_B = 300 \text{ ml/min}$ und $Q_F = 100 \text{ ml/min}$ sowie für $Q_B = 400 \text{ ml/min}$ und $Q_F = 130 \text{ ml/min}$ eingezeichnet (Fig. 3).

1 Erst bei Molekülen mit Molekulargewichten oberhalb des
Inulins ist die Elimination bei HF (Hämofiltration)
größer als bei HD (Hämodialyse) mit der nach dem erfin-
dungsgemäßen Verfahren hergestellten Faser.

5 Der beim Vorlegen eines konstanten Blutflusses erreich-
bare Filtratfluß ist in Abhängigkeit vom eingesetzten
TMP (Transmembrandruck) in der Fig. 4 angegeben.

10 Aus dieser Fig. 4 ist ersichtlich, daß sich der Filtrat-
fluß mit steigendem TMP solange erhöht, bis ein maxima-
les Niveau erreicht ist. Die dann vorliegende Eindickung
des Bluts ist derart stark, daß ein weiterer TMP-Anstieg
keine weitere Filtratleistung mehr bringt.

15 Bei Abweichungen von den angegebenen Werten (Hämatokrit
28 % und Proteingehalt 6 %) werden diese Niveaus schon
bei kleinerem TMP (bei höheren Blutwerten) bzw. erst bei
höherem TMP (bei kleineren Blutwerten) erreicht. Wieviel
20 dies in der Praxis ausmachen kann, ist in Fig. 5 und 6
gezeigt.

Dabei zeigt Fig. 5 den Filtratfluß in Abhängigkeit vom
Hämatokrit und Fig. 6 die Abhängigkeit vom Filtratfluß
25 in Abhängigkeit vom Proteingehalt bei der nach dem er-
findungsgemäßen Verfahren hergestellten Hohlfaser.

Bei einem Blutfluß von 300 ml/min und einem Filtratfluß
von 150 ml/min erhöht sich - wie aus den Figuren er-
sichtlich - der Hämatokritwert und die Gesamtprotein-
30 menge von 28 % bzw. 6 % (arteriell) auf 56 % bzw. 12 %
(venös).

1

Beispiel 3

Die gemäß Beispiel 1 hergestellte Faser zeigt bei
in-vivo-Einsatz ausgezeichnete Eigenschaften.

5

So ist in Fig. 7 dargestellt, welche Clearances die nach dem
erfindungsgemäßen Verfahren hergestellte Faser für
Harnstoff, Creatinin und Phosphat besitzt.

10

Bei Erhöhung des Filtratflusses von 0 ml/min auf 50 ml/min
beträgt die Zunahme an Clearance bei $Q_B = 200$ ml/min für

Harnstoff 2 %,

Creatinin 3 %,

Phosphat 4 %,

15

Inulin 8 %,

β -Mikroglobulin 40 %.

Eine Zunahme der Gesamtclearance durch zusätzliche Fil-
tration ist nur dann sinnvoll, wenn die zu eliminieren-
den Stoffe höhere Molekulargewichte aufweisen als die
traditionellen "Mittelmoleküle".

20

Auch die Stabilität der Clearance über die Behandlungs-
dauer wurde von verschiedenen Zentren untersucht. Dies
ist aus nachstehender Tabelle I ersichtlich.

25

30

35

Tabelle I

Beispiel Zentrum A

Beispiel Zentrum B

	t = 20 Minuten	t = 90 Minuten	Beginn HD	Ende HD
Clearance	261	269	148	133
Harnstoff	260	271	163	149
	261	265	140	137
	245	252	168	171
	282	267	168	127
	277	266	184	133
	275	268	182	148
$\bar{x} \pm$	266 ± 13	265 ± 6	165 ± 16	143 ± 15
Clearance	222	219	137	140
Creatinin	225	223	164	155
	231	232	133	145
	235	260	142	156
	269	257	150	141
	239	242	152	138
	214	233	137	166
$\bar{x} \pm$	234 ± 18	238 ± 16	145 ± 11	149 ± 10
Clearance			118	132
Phospat			154	150
			137	143
			146	105
			141	114
			124	150
			166	156
			141 ± 17	136 ± 20

 \bar{x} = Mittelwert

1 Hieraus ist ersichtlich, daß die Clearance über die
Behandlungsdauer praktisch konstant ist, wobei die auf-
gezeigten Unterschiede innerhalb der üblichen Fehler-
abweichungen liegen.

5

Schließlich ist noch in Fig. 8 die Abhängigkeit des
Siebkoeffizienten gegenüber dem Molekulargewicht gezeigt.
Hieraus ist ersichtlich, daß die nach den erfindungsgemäßen
Verfahren hergestellte Faser nahezu in ihrem Verhalten
10 mit der natürlichen Niere übereinstimmt und wesentlich
besser ist als herkömmliche Membranen.

15

20

25

30

35

0168783

KUHNEN · WACKER · LUDERSCHMIDT

KUHNEN & WACKER
PATENTANWALTSBÜRO

-1-

FRESENIUS AG
6380 Bad Homburg v.d.H.

Patentanwälte/European Patent Attorneys:
Rainer A. Kuhnert*, Dipl.-Ing.
Paul A. Wacker*, Dipl.-Ing., Dipl.-Wirtsch.-Ing.
Wolfgang Luderschmidt*, Dr., Dipl.-Chem.

- 11 FR07 79 4/ss

Patentansprüche

1. Asymmetrische mikroporöse Hohlaser, ins. für die Blutbehandlung aus einem hydrophoben ersten Polymer und einem hydrophilen zweiten Polymer, d a d u r c h g e k e n n - z e i c h n e t , daß sie 90 - 99 Gew.-% erstes Polymer und 10 - 1 Gew.-% zweites Polymer und eine Wasseraufnahmefähigkeit von 3 - 10 Gew.-% aufweist und herstellbar ist durch
 - a) Durchfällen einer extrudierten Lösung von 12 - 20 Gew.-% des ersten Polymers und 2 - 10 Gew.-% des zweiten Polymer, Rest Lösungsmittel, wobei die Viskosität der Lösung 500 - 3.000 cps beträgt, von innen nach außen und
 - b) Herauslösen und Auswaschen eines Teils des zweiten Polymers und des Lösungsmittels.
2. Hohlaser nach Anspruch 1, d a d u r c h g e k e n n - z e i c h n e t , daß die hydrophoben ersten Polymere Polyarylsulfone, Polycarbonate, Polyamide, Polyvinylchlorid,

**Büro Frankfurt/Frankfurt Office:

Adenauerallee 18 Tel. 069/7300-1
D-60000 Übersee Tel.: 526547 pawa d

*Büro München/Munich Office:

Schneidersstraße 3-3 Tel. 089/442014
D-8050 Freising Tel.: 526547 pawa d

Telegrammadresse: Pawamuc - Postfach München 136052-612
Telex: 0944200-4 (GP 2-3) - Telex 414140-1 (Pawamuc)

- 1 modifizierte Acrylsäure, Polyether, Polyurethane oder deren Copolymere sind.
 3. Hohlfaser nach Anspruch 2, d a d u r c h g e k e n n -
5 z e i c h n e t , daß als Polyarylsulfone Polysulfon und/oder Polyethersulfon eingesetzt werden.
 4. Hohlfaser nach einem der Ansprüche 1 - 3, d a d u r c h
10 g e k e n n z e i c h n e t , daß als wasserlösliche zweite Polymere Polyvinylpyrrolidon, Polyethylenglycol, Polyglycolmonoester, Copolymere von Polyethylenglycol mit Polypropylenglycol, wasserlösliche Derivate der Cellulose oder Polysorbate eingesetzt werden.
 - 15 5. Hohlfaser nach Anspruch 4, d a d u r c h g e k e n n - z e i c h n e t , daß das zweite Polymer ein mittleres Molekulargewicht von 10.000 bis 450.000 aufweist.
 6. Hohlfaser nach einem der Ansprüche 1 - 5, g e k e n n -
20 z e i c h n e t d u r c h einen Gehalt des ersten Polymers von 95-98 Gew.%, Rest zweites Polymer.
 7. Hohlfaser nach einem der Ansprüche 1 - 6, g e k e n n -
25 z e i c h n e t d u r c h eine Wasseraufnahmefähigkeit von 3 - 10 Gew.%, bezogen auf das Hohlfasergewicht.
 8. Hohlfaser nach Anspruch 7, g e k e n n z e i c h n e t d u r c h eine Wasseraufnahmefähigkeit von 6 - 8 Gew.%.
 - 30 9. Verfahren zur Herstellung einer asymmetrischen mikroporösen Hohlfaser nach Anspruch 1, bei dem eine ein hydrophobes erstes Polymer und ein hydrophiles zweites Polymer enthaltende Lösung unter Einwirkung eines Fällmediums in einer Ringdüse zu einer mikroporösen asymmetrischen Hohlfasermembran ausgebildet wird, d a -
35 d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß man eine zweite
-

- 1 Lösung von 12 - 20 Gew. % ersten Polymer und 2 - 10 Gew. % zweiten Polymer, Rest Lösungsmittel, die eine Viskosität von 500 - 3.000 cps aufweist, durch eine Ringdüse extrudiert, und mit einem Fällmittel von innen nach
- 5 außen unter gleichzeitigem Herauslösen eines Teils des ersten Polymer aus dem Extrudat durchfällt und anschließend den herausgelösten Teil des zweiten Polymer Porenbildners und das Lösungsmittel auswäscht.
1010. Verfahren nach Anspruch 9, d a d u r c h g e k e n n - z e i c h n e t , daß man als hydrophobe Polymere Polyarylsulfone Polycarbonate, Polyamide, Polyvinylchlorid, modifizierte Acrylsäure, Polyether, Polyurethane oder deren Copolymere einsetzt.
- 15
11. Verfahren nach 10, d a d u r c h g e k e n n - z e i c h n e t , daß man als Polyarylsulfone Polysulfon und/oder Polyethersulfon einsetzt.
2012. Verfahren nach einem der Ansprüche 9 - 11, d a d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß man als wasserlösliche zweite Polymere Polyvinylpyrrolidon, Polyethylenglycol, Polyglycolmonoester, Copolymere von Polyethylenglycol mit Polypropylenglycol, wasserlösliche Derivate der
- 25 Cellulose oder Polysorbate einsetzt.
13. Verfahren nach Anspruch 12, d a d u r c h g e k e n n - z e i c h n e t , daß man das zweite Polymer mit einem Molekulargewicht von 10.000 - 450.000 einsetzt.
- 30
14. Verfahren nach einem der Ansprüche 9 - 13, d a d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß man als Lösungsmittel Dimethylacetamid, Dimethylformamid, Dimethylsulfoxid, N-Methylpyrrolidon oder ein Gemisch derselben einsetzt.

- 1 15. Verfahren nach einem der Ansprüche 9 - 14, d a -
d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß man
als Fällmedium ein Gemisch eines Nichtlösungsmittels
mit den in Anspruch 14 genannten Lösungsmitteln ein-
5 setzt.
16. Verfahren nach Anspruch 15, d a d u r c h g e -
k e n n z e i c h n e t , daß das Fällmedium einen
Nichtlösungsmittelgehalt von wenigstens 35 Gew.%, Rest
10 aprotisches Lösungsmittel, aufweist.
17. Verfahren nach einem der Ansprüche 9 - 16, d a -
d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß die
Verhältnisse der eingesetzten Volumina von Fäll-
15 medium und Spinnlösung in einem Bereich von 1 : 0,5
bis 1 : 1,25 liegen.
18. Verfahren nach einem der Ansprüche 9 - 17, d a -
d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß man
20 die Fällhöhe so wählt, daß das extrudierte Gebilde
vor dem Auftreffen auf das Spülbad durchgefällt ist.
19. Verfahren nach einem der Ansprüche 9 - 18, d a -
d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß man das
25 Hohlfasergebilde nach dem Austritt aus der Ring-
düse ohne Fadenverzug abzieht.
20. Verfahren nach einem der Ansprüche 9 - 19, d a -
d u r c h g e k e n n z e i c h n e t , daß man soviel
30 Fällmedium in die extrudierte Masse unmittelbar hinter
der Düse einführt, daß der Innendurchmesser des er-
haltenen Hohlfadens im wesentlichen dem Außendurch-
messer des Düseninnenkörpers entspricht.

Fig. 1b

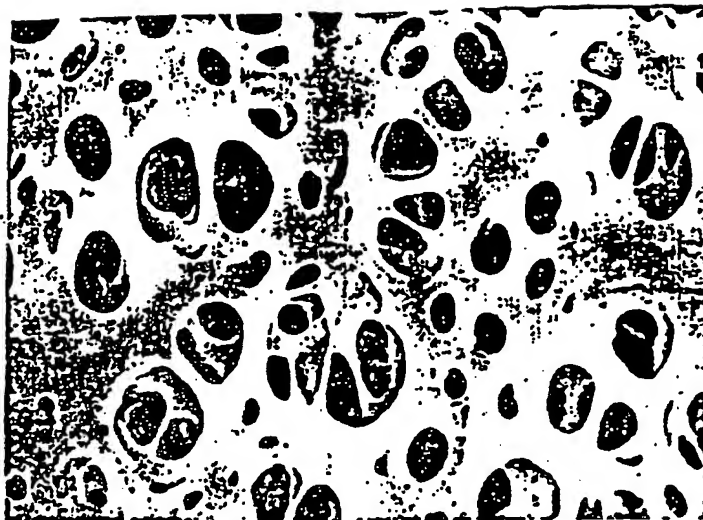


Fig. 1a

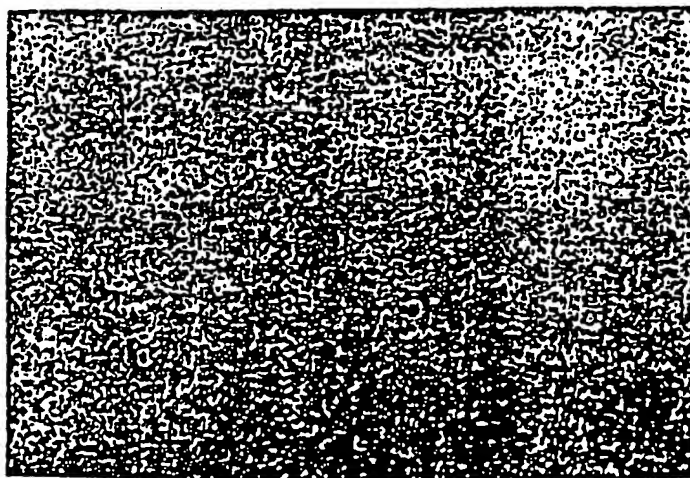
Fig. 1

Fig. 2

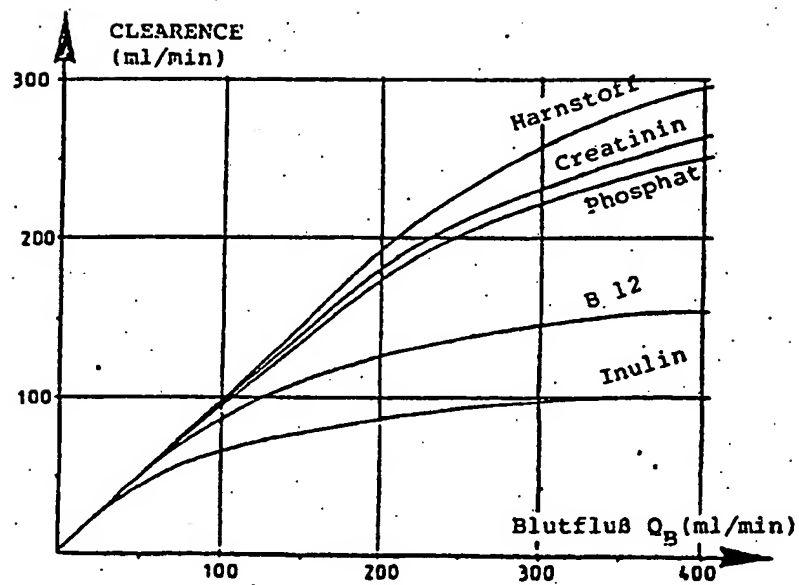


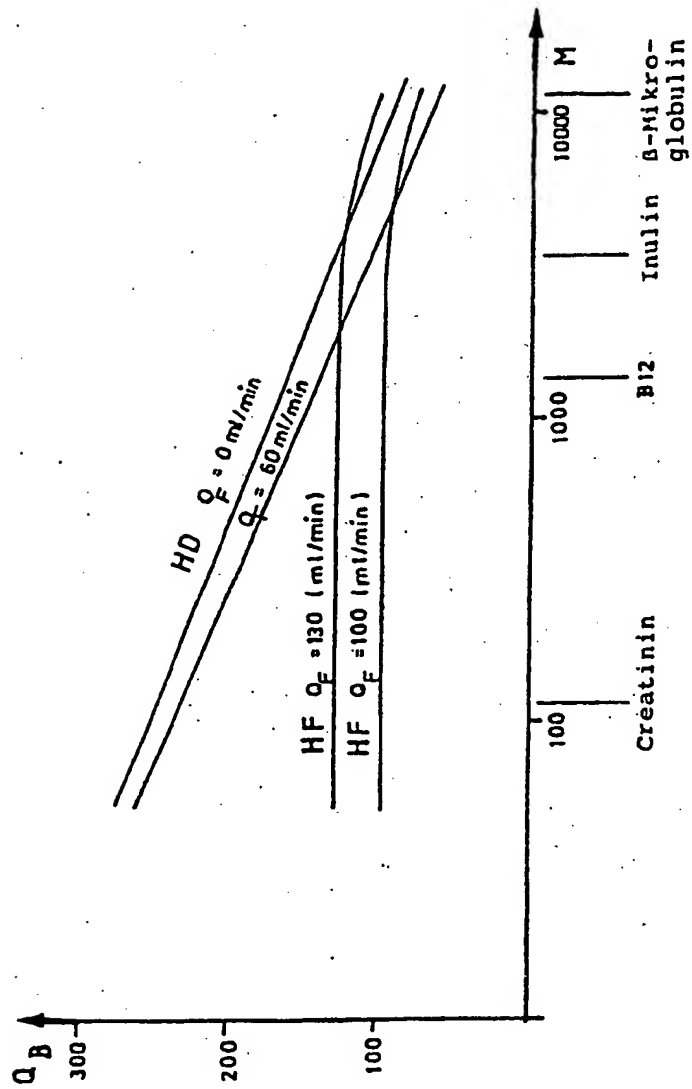
Fig. 3

Fig. 4

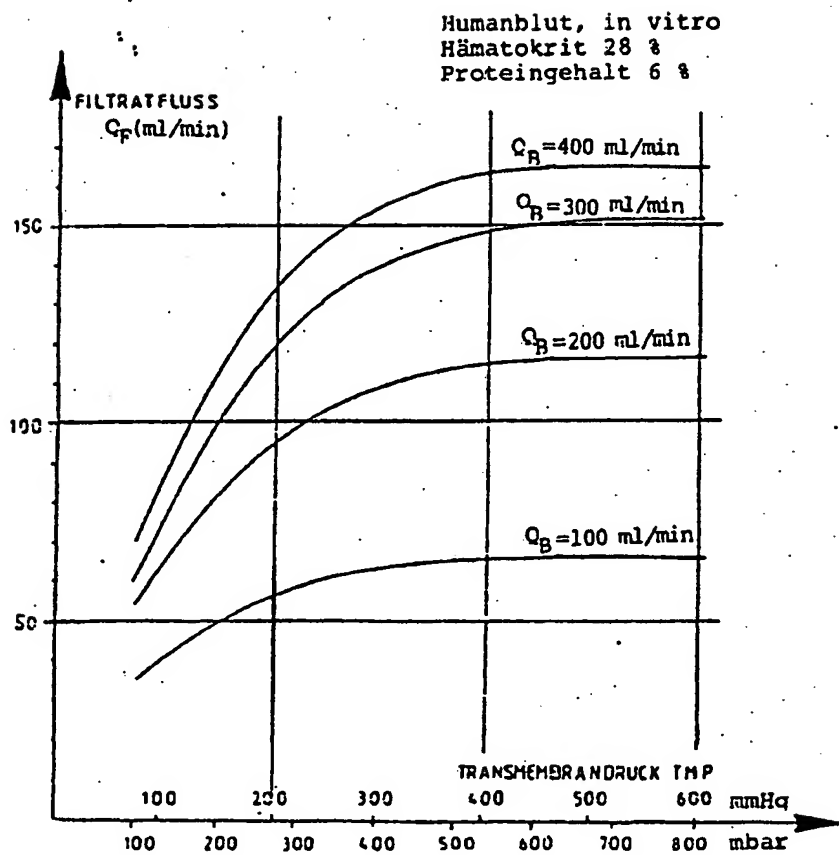


Fig. 5

FILTRATFLUSS IN ABHÄNGIGKEIT VOM HKT

Blutfluß 300 ml/min
TP 6 %

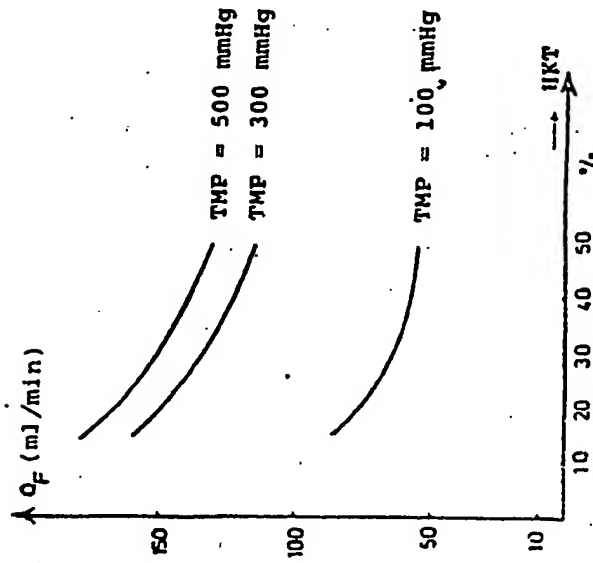
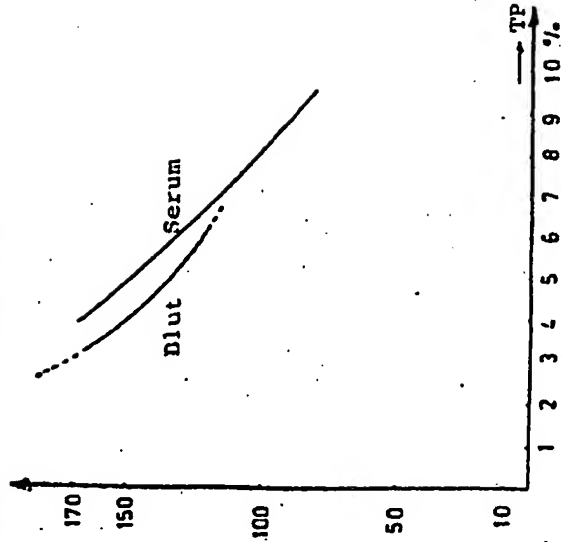


Fig. 6

FILTRATFLUSS IN ABHÄNGIGKEIT VOM PROTEINGEHALT

Humanblut
Blutfluß 300 ml/min
TMP 225 mm Hg = 0,3 bar



0168783

6/7

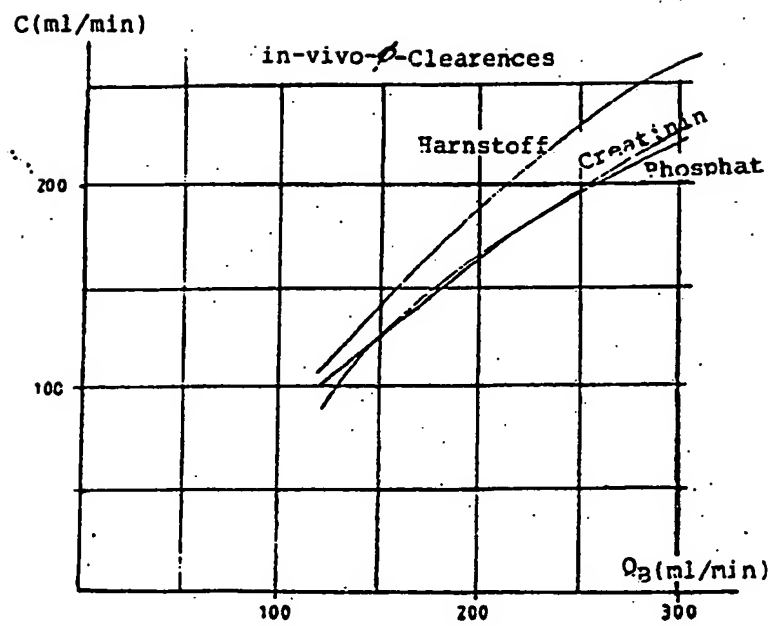
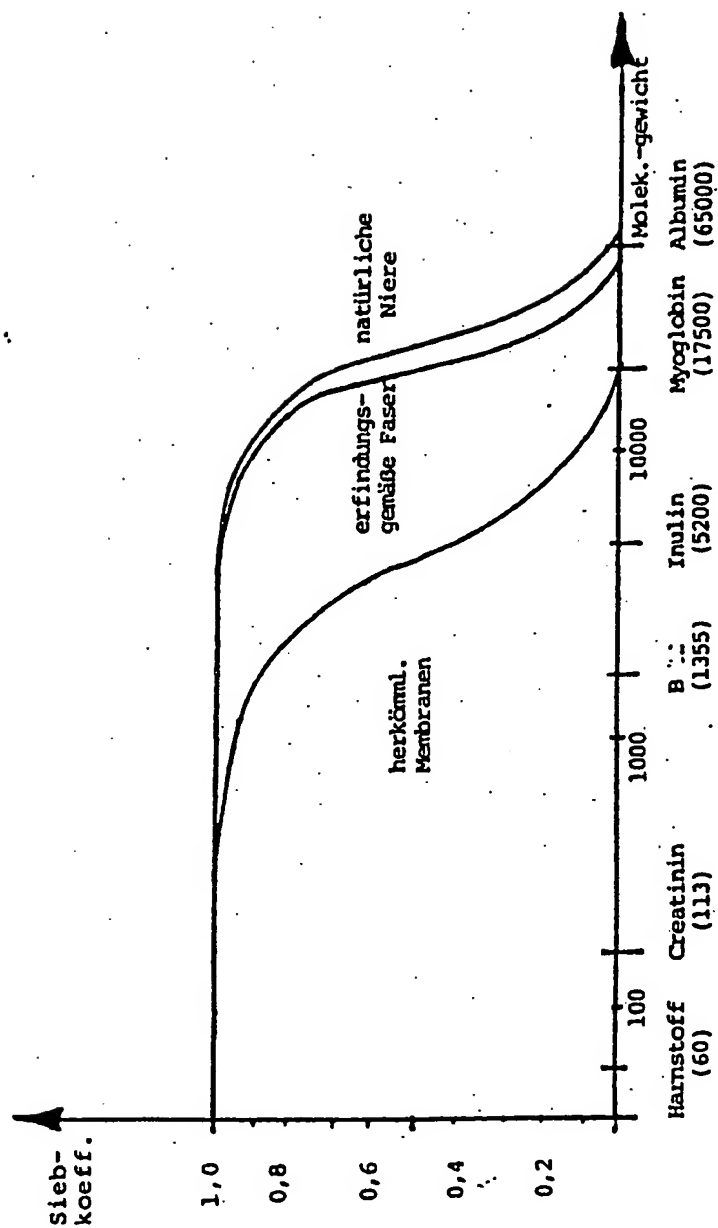


Fig. 7

Fig. 8



0168783



Europäisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			EP 85108676.9
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl. 4)
D, X	US - A - 4 051 300 (KLEIN et al.) * Ansprüche 1, 2, 4-10, 14; Beispiele 4; Spalte 5, Zeile 64 *	1-5, 9-16, 20	D 01 F 1/08 B 01 D 13/04 A 61 M 1/18
D, A	DE - A1 - 3 149 976 (HOECHST AG) * Ansprüche 1, 7; Beispiele *	1-5, 9-14	
A	DE - A1 - 3 138 525 (AKZO GMBH) * Anspruch 1 *	1, 2, 4, 9-11	
			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl. 4)
			D 01 F B 01 D A 61 M
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt.			
Recherchenort WIEN		Abschlußdatum der Recherche 09-10-1985	Prüfer REISER
<p>KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTEN</p> <p>X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : nichtschriftliche Offenbarung P : Zwischenliteratur T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze</p> <p>E : älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus andern Gründen angeführtes Dokument A : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument</p>			

Asymmetric microporous hollow fibre, especially for hemodialysis, and process for making it.

Publication number: EP0168783

Publication date: 1986-01-22

Inventor: HEILMANN, KLAUS

Applicant: FRESenius AG (DE)

Classification:

International: A61M1/18; B01D67/00; B01D69/08; B01D71/38; B01D71/68; D01D5/24; D01F1/08; D01F6/00; D01F6/76; D06M11/00; D06M101/00; D06M101/16; D06M101/30; D06M11/00; A61M1/16; B01D67/00; B01D69/00; B01D71/00; D01D5/00; D01F1/02; D01F6/00; D01F6/58; (IPC1-7) D01F1/08; A61M1/18; B01D13/04

European: B01D67/00H10D; B01D69/08; D01D5/24; D01F1/08

Application number: EP19850108676; 19850711

Priority number(s): DE19843426331; 19840717

Also published as:

JP7278948 (A)
JP61093801 (A)
JP10121324 (A)
ES8605686 (A)
BR8503391 (A)
EP0168783 (B1)

less <

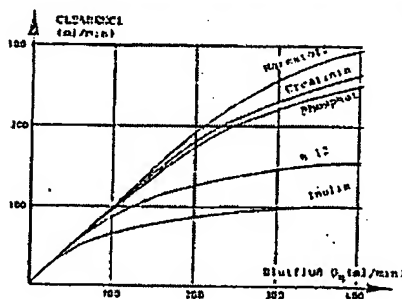
Cited documents:

US4051300
DE3149976
DE3138525

Report a data error here

Abstract of EP0168783

An asymmetric microporous hollow fibre for hemodialysis is composed of 90-99% by weight of a first, hydrophobic polymer and 10-1% by weight of a second, hydrophilic polymer having a water uptake capacity of 3-10%, and is produced by precipitating an extruded solution of 12-20% by weight of first polymer, 2-10% by weight of second polymer and a remainder of solvent from in to out while at the same time dissolving some of the pore former out of the extrudate, washing out the dissolved portion of the pore former and the other organic constituents, and stabilising the resulting fibre in a wash bath.



Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide